⑲日本国特許庁(JP)

⑩ 特 許 出 願 公 開

四公開特許公報(A)

平1-254539

©Int. Cl. 4

B 65 D 1/00

B 29 C 49/06

49/08

49/22

49/64

B 29 K 67:00

B 29 L 22:00

識別記号 庁内整理番号

❸公開 平成1年(1989)10月11日

B-6902-3E 7365-4F 7365-4F 7365-4F 7365-4F

4F審査請求 未請求 請求項の数 2 (全13頁)

❷発明の名称

個代

耐熱圧性多層容器及びその製法

②特 顕 昭63-74663

②出 顋 昭63(1988) 3月30日

 ⑩発明者
 鈴

 ⑩発明者
 大

理

木 通 久 保 *慶* 通

東京都大田区南雪ケ谷 5 -14-13

② 発明者 下嶋

人

慶通 好平

郁 男

神奈川県藤沢市鵠沼花沢町3-25 東京都大田区仲六郷1-6-9-717

@ 発 明 者 渡 辺 祐 登 ® 出 願 人 東洋製罐株式会社

神奈川県川崎市多摩区生田6-6-1 東京都千代田区内幸町1丁目3番1号

外1名

明細書

弁理士 鈴木

- 発明の名称
 耐熱圧性多層容器及びその製法
- 2. 特許請求の範囲
- (1) 射出成形法によって製造された多層プリフォームを延伸プロー成形して成る多層容器において、

とを特徴とする耐熱圧性多層容器。

(2) エチレンテレフクレート単位を主体とする熱可塑性ポリエステルの内外層とこの内外層間に位置するガスバリヤー性熱可塑性樹脂の中間層とから成る多層プリフォームを、プロー金型内で且つ延伸可能な温度で延伸プロー成形することから成る多層容器の製法において、

該プリフォームの口部及び底部を、密度法による結晶化度が2.5%以上となるように延伸プロ

一成形に先立って熱 により結晶化させることを特徴とする耐熱圧性多層容器の製法。

3. 発明の詳細な説明

(産糞上の利用分野)

本発明は、耐熱圧性多層容器及びその製法に関し、より詳細にはポリエチレンテレフタレートの内外層とガスパリヤー性熱可塑性樹脂の中間層と 備え、ガスパリヤー性と耐熱圧性との組合せに優れた延伸プロー成形容器及びその製法に関する。

(従来の技術)

延伸プロー成形法によるポリエステル容器は、 優れた透明性、適度の剛性を有し、液体洗剤、シャンプー、化粧品、醤油、ソース等の他に、ピール、コーラ、サイダー等の炭酸飲料や、果汁、ミネラルウォーターなどの清涼飲料用容器にも広く 使用されるに至っている。

この延伸ポリエステル容器は、ポリエチレンやポリプロピレン等の汎用樹脂容器に比べれば、ガスバリヤー性に優れているとしても、缶や瓶がガス透過性がほとんどゼロであるのに対して、無視

は、その性質上熱間充填を行うことは到底困難であり、従って内容物の保存性を向上させるための 殺菌乃至滅菌操作は、容器内に内容物を充填し、 密封した後、バストライザーと呼ばれる装置内で ピン詰め製品に熱水のシャワーをかける熱水殺菌 乃至滅菌操作に委ねられている。

ところが、射出成形-延伸プロー成形法による 多層容器をこの熱水殺菌乃至滅菌操作に賦する。 と、容器壁が熱と内圧との両方の作用を受けるた め、膨張変形し、容器の外観特性が不良となった り、或は容器の自立のために設けられているベー スカップとの接着破壊を生じたり、或は容器の自 立性そのものが低下したりする。

従って、本発明の目的は、優れたガスバリヤー性と優れた耐熱圧性との組合せ特性を有し、自生圧力を有する内容物を充填、密封後、熱水による殺菌乃至滅菌操作に賦することが可能な延伸プロー成形多層容器及びその製法を提供するにある。

(問題点を解決するための手段)

本発明によれば、射出成形法によって製造され

し得ない酸器や灰破ガスの透過性を有しており、 内容物の保存期間は比較的短い期間に限られてい る。

延伸多層プラスチック容器を製造するには先ず、多層構造のプリフォームを製造する必要があり、この多層プリフォームを製造するために、共押出成形法、多段射出成形法、共射出成形法等の種々の方法が知られている。

(発明が解決しようとする問題点)

しかしながら、従来の射出成形 - 延伸プロー成 形法による多層容器は、自生圧力を有する内容物 を充填後、熱水で殺菌乃至滅菌する用途に対して は未だ十分満足し得るものでなかった。

即ち、炭酸飲料等の自生圧力を有する内容物

本発明によればまた、エチレンテレフタレート 単位を主体とする熱可塑性ポリエステルの内外層 とこの内外層間に位置するガスバリヤー性熱可塑 性間脂の中間層とから成る多層ブリフォームを、 プロー金型内で且つ延伸可能な温度で延伸ブロー 成形することから成る 容器の製法において、 内外層に対応する熱可塑性ポリエステル及び中間 層に対応するガスパリヤー性熱可塑性ポリエステ ルを、ガスパリヤー性熱可塑性樹脂の射出タイミ ングを熱可塑性ポリエステルの射出タイミングに 比して射出初期において遅く且つ射出終期におい て早くなるように制御して、 併進的に射出金型内 に共射出し、これによりブリフォームの口部及び 底部が実質上ポリエステルから成り、それ以外の 部分がポリエステルの内外層及びガスバリヤー性 熱可塑性樹脂の積層体から成るプリフォームを製 造し、該ブリフォームの口部及び底部を、密度法 による結晶化度が25%以上となるように延伸ブ ロー成形に先立って熱処理による結晶化させるこ とを特徴とする耐熱圧性多層容器の製法が提供さ れる.

(作用)

本発明の耐熱圧性多層容器は、共射出成形法と 延伸プロー成形法との組合せで製造されるが、共 射出に際して内外層に対応する熱可塑性ポリエス

の薄肉化と高度の配向結晶化とが可能となる。

ポリエステルブリフォームの延伸プロー成形に 際して、金型で保持されるブリフォーム首部及び 延伸棒で支持される底部中心部は未延伸、即ち未 配向の状態で残留し、且つこれらに隣接する部分 テル及び中間層に対応するガスバリヤー性熱可塑性ポリエステルを、ガスバリヤー性熱可塑性の射出クイミングを熱可塑性ポリエステルの射出タイミングに比して射出初期において遅く目の引出の間において早くなるように制御して、併使である。即ち、この共射出法を用いることが第一の特徴である。即ち、この共射出法を用いることにより、ブリフォームの口部及び底部が実質上ポリエステルから成り、それ以外の部分がポリエステルの外層及びガスバリヤー性熱可塑性樹脂の積層なる。成るブリフォームを製造することが可能となる。

次に、このブリフォームの口部及び底部を密度 法による結晶化度が25%以上、特に28%以上 となるように延伸プロー成形に先立って熱処理に より結晶化させることが第二の特徴である。延伸 プロー成形に先立ってブリフォームを熱処理する ことにより、ブリフォームの限定された特定の部 分のみ、即ち口部と底部のみを高度に結晶化させ ることが可能となるのみならず、口部及び底部の 結晶化により、それ以外の部分の延伸による高度

も低配向の状態で残留する。ポリエステルを内外層及びガスバリヤー性樹脂を中間層とした多層容器の場合も状況は同じであり、この容器が熱水殺菌乃至減菌に際して、熱と圧力との両方の作用を受けると、未配向乃至低配向の部分が引き伸ばされて、容器の膨張及び変形を生じる。

従来、延伸プローポリエステル容器の熱変形を防止するために、未延伸の首部や底部中心の熱を制を結晶化させることは、既に知られている。とは、ながら、この熱結晶化手段を単に多層を出ない。 とがわかった。即ち、中間層として用いるが、といれ、神間層として用いるが、中性といった。即ち、中間層として用いるが、中間では、ポリエステルには、中で温度伝導率が著しく低く、これが優大のでは、大り十分結晶と近方が作用するため、内層は化り、でのため熱と圧力との両方が作用する条件で容易に変形を生じるのである。

下記第1表は種々の樹脂の温度伝導率を示す。



付 暗	温度伝導率 (×10 ⁻⁴ m³/hr)
ナイロフ6 /ナイロフ66共重合体	2.70 ~ 2.90
ローキシリレフアダパミド樹 脂	2.45 ~ 2.50
塩化ビニリデン樹脂	2.50 ~ 2.65
Е V О Н •	2.00 ~ 2.55
延伸PET	6.40 ~ 7.80
未延伸PET	4.90 ~ 5.55

* エチレン-ビニルアルコール共重合体

るポリエステル用中実流路2、多層ブリフォームの外表面層に対応するポリエステル用外環状流路3、及びこれらの間に多層ブリフォームの中間層(ガスパリヤー性樹脂層)に対応するガスパリヤー性樹脂用内環状流路4がそれぞれ設けられ、これらの流路2、3及び4は射出金型ゲート(図示せず)と接続される単一のホットランナーノズル5に開口している。

本発明においては、内表面層用ポリエステル、外表面層用ポリエステル及び中間層用ガスバリヤー性樹脂を、上記ホットランナーの各流路及びゲートを通して射出金型内に併進的に射出する。本明細費において、「併進的に射出する」とは各流路を通して各樹脂が揃った状態で同時に射出されることを意味し、従って各樹脂間の流量比が一定であることを意味する。

また、本発明では、中間層用ガスバリヤー性樹脂の射出タイミングを、内外表面層用のポリエステルの射出タイミングに比して、射出初期において遅く開始され、射出終期において早く終了する

本を明によれば、口部及び底部中心部から温度 伝導率が低いガスバリヤー性熱可塑性樹脂層を取り除き、これらの部分をポリエステル単層から形成したことにより、熱処理の際の熱伝導がこれらの部分全体にわたって良好に行われ、これらの部分の熱結晶化を十分に行わせることが可能となり、熱水殺菌乃至滅菌に際してこれらの部分の変形や膨張をほぼ完全に抑制することができる。

また、口部及び底部中心部を十分に熱結晶化させて変形されない(延伸されない)状態としたことにより、延伸プロー成形に際してこの熱結晶化部に隣接した位置に延伸開始点が固定され、この位置から段差部を介して急激な延伸薄肉化と高度な分子配向とが可能となり、低配向部の残留による熱変形や膨張の発生も有効に解消し得るのである。

(発明の好適態様)

本発明方法に用いる多層ダイの断面構造を簡略 化して概念的に示す第1図において、この多層ダイ1には、多層ブリフォームの内表面層に対応す

ように制御する。

しかして、本発明によれば、内表面層用ポリエステルの射出流量と、外表面層用のポリエステルの射出流量とが射出の実質上全工程にわたって一定に維持されることから、形成されるブリフォームの外表面層との厚みの比が、中間層が存在するブリフォームのどの部分において、中間とウスをも、ではなる。例えば、胴の厚みをA、、胸中央部の内表面層の厚みをB、底部の内表面層の厚みをB、とすると、式

A / B = A' / B'

の関係が成り立ち、特に A = B · A · = B · とすることも可能となる。勿論中間層の厚み(C) もガスパリヤー性樹脂の射出流速が一定であるから、ブリフォームのどの部分でも一定となる。

また、中間層用ガスパリヤー性樹脂の射出開始 点を若干遅くずらしたことにより、プリフォーム の最上口部にガスパリヤー性樹脂が露出するのを 防止でき、更にガスパリヤー性樹脂の射出終了点 を若干早くずらしたこととり、ブリフォームの ゲート対応底部をもポリエステルのみで形成させ てガスパリヤー性樹脂の露出を防止できる。

なお、ガスバリヤー性樹脂の射出に先立ったポリエステルの射出及びガスバリヤー性樹脂の射出 後におけるポリエステルの射出は、内表面層用ポリエステルまたは外表面層用ポリエステルのいずれでも行っても良いし、また両者によって行っても良い。好適な一例として、予備射出を内表面層用ポリエステルを用いて行う。

本発明方法の実施に使用する装置の概略配置を 示す第2図において、内層ポリエステル用射出機 6、外層ポリエステル用射出機 7、及び中間層ガ スパリヤー性樹脂用射出機 8 がそれぞれ設けられ る。これらの射出機の各々は、それらの各先端ノ ズル6a.7a.8aを介してホットランナーブ ロック9の対応ランナー6b.7b及び8bにそ れぞれ接続される。ホットランナーノズル5に は、中心に内層ポリエステル用中実流路2があ

このキャビティ型11と射出成形時に組合されるように、成形に際し、ブリフォーム内面を規定するコア14及び成形に際しブリフォーム口部外周を規定する首部把持割金型(図示せず)が設けられる。

り、その周囲に環状の中間層ガスパリヤー性樹脂 用内環状流路4及び更にその外周に外層ポリエス テル用外環状流路3が位置しており、これら各流 路はホットランナーノズル先端10の近傍で合流 するようになっている。第2図に示す多層ダイで は、第一の中実流路2はブリフォームの内層、内 環状流路4はブリフォームの中間層及び外環状流 路3はブリフォームの外層の射出にそれぞれ対応 するものである。ホットランナーブロック9には 一個のホットランナーノズルのみが示されている が、複数個のホットランナーノズルが設けられて いても良いことが理解されるべきである。プロッ ク9の上方にはこれと一体に締結されたキャビテ ィ型11が設けられている。キャピティ型11は 軸が垂直方向に伸びているキャビティ12を備え ており、このキャピティ12は、ゲート13を介 して、プロック9のホットランナーノズル5に接 続される。キャピティ12は、当然のことなが ら、ホットランナーノズル5に対応する数だけ並 列的に設けられている。

- ヘキシレングリコール、シクロヘキサンジメタ ノール、ピスフェノールAのエチレンオキサイド 付加物、ジエチレングリコール、トリエチレング リコール等のグリコール成分を挙げることができる。

用いる熱可塑性ポリエステルは、器壁の機械的な性質の点からは、後述する固有粘度(J.V.)が 0.5 以上、特に 0.6 以上であることが望ましい。更にこのポリエステルは顔料・染料等の着色剤、紫外線吸収剤、帯電防止剤などの添加剤を含有することもできる。

中間層用ガスパリヤー性樹脂としては、公知の 任意のものを用いることができる。

本発明の一態様においては、中間層用ガスバリヤー性樹脂層としては、ビニルアルコール含有量が40万至85モル%、特に50万至80モル%のエチレンービニルアルコール共重合体を用いる。即ち、エチレンービニルアルコール共重合体は、ガスバリヤー性に最も優れた樹脂の一つであり、そのガスバリヤー性や熱成形性はビニルアル

コール単位含有量に依託 る。ビニルアルコール 含有量が40モル%よりも小さい場合には、上記 範囲内にある場合に比して、酸素や炭酸ガスに対する透過度が大きく、ガスパリヤー性を改善するという本発明の目的には適さず、一方この含有量が85モル%を超えると、水蒸気に対する透過性が大きくなるとともに、溶融成形性が低下するのでやはり本発明の目的に適さない。

エチレンービニルアルコール共重合体は、エチレンと酢酸ビニル等のビニルエステルとの共重合体を、そのケン化度が96%以上、特に99%以上となるようにケン化することにより得られるが、この共重合体は、上記成分以外に、酸ガス等へのガスパリヤー性を損なわない範囲内で、例えば、3モル%までの範囲内で、プロビレン、プチレンー1、イソプチレン等の炭器として含有していてもよい。

エチレンービニルアルコール共重合体の分子量 は、フィルムを形成し得るに足る分子量であれば

アジビン酸、セバシン酸、スペリン酸等が、また 方香族ジカルボン酸としては、テレフタル酸、イ ソフタル酸等が挙げられる。また、ωーアミノカ ルボン酸成分としては、εーカプロラクム、ア ミノヘプタン酸、アミノオクタン酸等が挙げられ る。キシリレン 基合有ポリアミドの例は、これに 限定されないが、ポリメタキシリレンアジバミド、ボリメクキシリレンセバカミド、ポリメタキ シリレンスペラミド、mーキシリレンアジバミド ノスペラミド共重合体、mーキシリレンアジバミドノイソフタラミド/とーアミノカプロン酸共重合体などである。

本発明の更に別の態様では、ガスバリヤー性 ポリエステルを用いる。このガスバリヤー性ポー リエステルの1種(以下、BPRと記すことも 本発明の別の態様においては、キシリレと問題用がスパリヤー性間層用がスパリヤー性間を開展用がスパリヤー性間をサリレンのでは、カーキシリレンではないでは、ローキシリレンでは、ローキシリレンでは、ローキシリレンでは、カーキシリレンがでは、カーキシリレンがでは、カーカーで含む。

キシリレンジアミン以外のジアミン成分としては、ヘキサメチレンジアミンのような脂肪族ジアミン、ピペラジンのような脂環族ジアミン等を挙げることができ、脂肪族ジカルボン酸としては、

ある。)は、重合体額中に、テレフタル酸成分 (T)とイソフタル酸成分(I)とを、

T: I = 95: 5乃至 5:95 特に 75:25乃至25:75 のモル比で含有し且つエチレングリコール成分 (E) とピス (2 - ヒドロキシエトキシ) ペンゼン成分 (BHEB) とを、

E: BHEB=99.999:0.001 乃至2.0:98.0特に 99.95:0.05 乃至40:60のモル比で含有する。BHEBとしては、1.3ーピス(2ーヒドロキシエトキシ)ベンゼンが好ましい。

本発明に用いるT・I/E・BHEBコポリエステル(BPR)は、ポリエチレンテレフタレートに比して約1/3乃至1/4のオーダーの酸素透過係数(POェ)を示し、酸素透過係数の湿度依存性が殆どないこと、熱成形が他のガスパリヤー性樹脂に比して安定に行われること、及びポリエチレンテレフタレートとの接着が極めてよいことが利点である。

スパリヤー性ポリエス 勿論、本発明に用い テル(BPR)は、その本質を損なわない範囲内 で少量の他の二塩醤酸成分や他のジオール成分を 含有していても何等差し支えなく、例えば、pβーオキシエトキシ安息香酸等のオキシカルポン 酸類や、ナフタレン2、6-ジカルポン酸、ジフ ・ ェノキシエタンー4、4'ージカルポン酸、5ー ナトリウムスルフォイソフタル酸、アジピン酸、 セバシン酸又はこれらのアルキルエステル誘導体 などのジカルボン酸成分や、プロピレングリコー ル、1、4-プタンジオール、ネオペンチルグリ コール、1.6-ヘキシレングリコール、シクロ ヘキサンジメタノール、ピスフェノールAのエチ レンオキサイド付加物などのグリコール成分等を 含有していてもよい。

このポリエステル(BPR)は、少なくともフィルムを形成し得るに足る分子量を有するべきであり、一般にフェノールとテトラクロルエタンとの60:40の重量比の混合溶媒中、30℃の温度で測定して、0.3 乃至2.8 d1/g、特に0.4 乃至

いることができる。

先ず、射出成形に際して、各射出機、ホットランナーブロック、射出金型は第2図に示す状態にある。

この位置において内層射出機6のスクリューが前進し、ポリエステル樹脂をノズル6a、内層樹脂ランナー6b、ホットランナーノズル内の中実流路2、ゲート13を通してキャビティ12内に少量だけ射出せしめる。これと若干タイミングに少量が出機8のスクリューを前進せしめる。これの開始出機8のスクリューを前進せした。これでは、外環状流路3を通して、ホットランナーノズル先端10に供給され、中間層はして、ホットランナーノズル先端10に供給される。

射出初期の段階を示す第3図において、 樹脂流の先端 15のみがポリエステルから成り、ポリエステルから成り、ポリエステル中実流 2a. その周囲のガスパリヤー性樹脂の環状流 4a. 及びその外周のポリエステル環

1.8dl/g の固有裕度 [n]を有することが最ましい。この内でも、射出成形用のものとしては、分子位の比較的低いものが使用され、押出成形用のものとしては分子位の比較的高いものが使用される。

ガスバリヤー性ポリエステルの他の例は、ポリエチレンナフタレート、特にナフタレンジカルボン酸成分が2.6ーナフタレンジカルボン酸から成るものが挙げられる。

上に例示した中間暦用ガスバリヤー性樹脂は、それ単独でも使用し得る他、2種以上の混合物の形でも使用し得る。また、内外暦ボリエステルとの接着性を向上させるため、接着剤樹脂とのドライブレンド物やメルトブレンド物を中間層が出場である。接着剤樹脂の適当な例は、脂肪族ボリアミド間である。接着剤樹脂、特に、ナイロン6/ナイロン6、6共重剤脂肪、特に、ナイロン6/ナイロン6、6共重剤脂肪、特に、ナイロン6/ナイロン6、6共重剤脂肪、特に、ナイロン6/ナイロン6、6共重剤脂肪、特に、ナイロン6/ナイロン6、6共重剤脂肪、特に、カイロン6/ナイロン6、6共重剤脂肪、特に、カイロン6/ナイロン6、6共重剤の割り100重量部、特に5乃至50重量部の割合で用

状流3 a となった多層樹脂流がノズル先端に形成される。次いで、射出が進行した状態を示す第4 図において、この多層樹脂流は射出金型内のオリフィスに流入し、ポリエステル中実流2 a がプリフォーム内表面層16、ポリエステル外環状内の状況の高がプリフォーム中間層18となることが間に、ガスパリヤー性樹脂の射出を終了することにより、底部からガスパリヤー性樹脂で終了することにより、底部をポリエステル単層から構成することができる。

かくして得られる多層ブリフォーム及びその後の結晶化無処理工程を示す第5図において、多層ブリフォーム20は、全体として試験管状の形態を有し、口部21、筒状胴郎22及び閉塞底部23から成る。口部21はポリエステル単層から形成され、周囲にキャップ締結用ネジ24及びサポートリング25を備えている。胴部22はポリエステル内表面層16、ガスバリヤー性樹脂中間

層18及びポリエス 外表面層17から成り、また底部23はポリエステル単層から成る。 得られた多層プリフォーム20のポリエステルは過冷却状態にあり、実質上非晶質である。

この多層ブリフォームの結晶化熱処理に際して多層ブリフォーム20を筒状の遮蔽26に挿入できる。口部21は遮蔽26の上端27より上方に突出しており、また底部23の内少なくとも中心部は遮蔽26の底部に設けられた孔30に対応して底部加熱用ヒーター28が設けられる。かくして、ブリフォーム20の口部21及び底部23はヒーター28及び29により加熱され所定の熱結晶化が進行する。

本発明において、口部21及び底部23の無結晶化は密度法による結晶化度(X。)が25%以上、特に28乃至60%となるように無結晶化を行う。結晶化度の測定は次のように行う。

リエステルの樹脂層が実質上非結晶状態(アモルファス状態) に維持されるように過冷却し、口部、底部を熱結晶化させた後、熱風、赤外線ヒークー、高周波誘電加熱等のそれ自体公知の加熱機構により、多層ブリフォームを上記温度に加熱することによって行うことができる。

延伸プロー成形操作を説明するための第6図及び第7図において、有底多層プリフォーム20の口部にマンドレル21を挿入すると共に、その口部を一対の割金型32a.32bで挟持する。マンドレル31と同軸に垂直移動可能な延伸棒33が設けられており、この延伸棒33とマンドレル31との間には、流体吸込用の環状通路34がある。

延伸棒33の先端35をブリフォーム20の底部23の内側に当てがい、この延伸棒33を下方に移動させることにより軸方向に引張延伸を行うと共に、前記通路34を経てブリフォーム20内に流体を吹込み、この流体圧により金型内でブリフォームを膨張延伸させて容器40を成形する。

n-ヘブクン-四塩化炭素系密度勾配管(株式会社、池田理化)を作成し、20℃の条件下でサンブルの密度を求めた。これにより、以下の式に従い、結晶化度を复出する。

結晶化度
$$X_c = \frac{\rho_c}{\rho} \cdot \frac{(\rho - \rho_{--})}{(\rho_c - \rho_{--})} \times 100$$

p : 測定密度 (g/cm²)

P.m: 非晶密度 (1.335 g/cm²)

P a : 結晶密度 (1.455 g/cm³)

この熟結晶化は、一般に120万至230℃、特に130万至210℃の温度で、且つ5秒乃至10分間、特に15秒乃至7分間口部及び底部を加熱することにより行うことができる。

熱結晶化後、延伸プロー成形に先立って、多層プリフォームを先ず主樹脂層の延伸可能温度、即ちポリエステルの延伸温度、一般に80乃至135℃、特に90乃至125℃の温度に維持する。この調温行程は、多層プリフォーム関部のポ

ブリフォームの延伸の程度は、少なくとも主樹脂層に分子配向を付与するに足るものであるが、 そのためには、容器軸方向への延伸倍率を1.2 乃至10倍、特に1.5 乃至5倍とすることが望ましい。

本発明の多層容器の一例を示す第8図及び第9図において、容器40は、口部41、肩部42、胴壁部43、及び底壁部44から成り、口部41及び底壁部44の中心部45の肉厚は胴壁部43の肉厚よりも大きく、一般にブリフォーム20の時の厚みとほぼ同じとなっている。胴壁部43は、ほぼ均一な厚さ比を有する熱可塑ポリエステルから成る内表面層46及び外表面層47と、内表面層46及び外表面層47と、内表面層46及び外表面層47とが積層された多層構造になっている。

口部41は熱可塑性ポリエステルのみから成る 単層構造となっており、しかも密度法結晶化度 (Xc) が25%以上となるように熱結晶化され ており、その結晶構造は球晶状(ラメラ状)であ る・底壁部44の中心部 も熱可塑性ポリエステルのみの単層構道を有し、しかも結晶化度 X こが25%以上となるようにやはり熱結晶化されている・口部41及び中心部45が熱結晶化され、球晶状となっていることは、この部分が白化していることによっても確認でき、また実質上未配向であることは、 X 線回折法でハローとして表わされることにより確認できる。

本発明の容器において、容器の口部41及び底部中心部45を除く部分は、それぞれ口部に隣接する段差部50を介して急激に延伸薄肉化され、且つ X 線回折法による配向結晶化度が10%以上、特に13%以上となるように分子配向されている。なお、口部41及び底部中心部45を除く部分の内少なくとも調整部43に設けられるガスバリヤー性樹脂中間層48の上端及び下端51は、上記段差部49、50に隣接していてもよいし、また段差部49、50から若干離れていてもよい。

胴壁部43の肉厚は使用されるポリエステル及

. うことができる。

(発明の効果)

本発明によれば、口部及び底部中心部から温度伝導率が低いガスパリヤー性熱可塑性樹脂層を取り除き、これらの部分をポリエステル単層から形成したことにより、熱処理の際の熱伝導がこれらの部分全体にわたって良好に行われ、これらの部分の独結晶化を十分に行わせることが可能となり、熱水殺菌乃至滅菌に際してこれらの部分の変形や膨張をほぼ完全に抑制することができる。

また、口部及び底部中心部を十分に熱結晶化させて変形されない(延伸されない)状態としたことにより、延伸プロー成形に際してこの熱結晶化部に隣接した位置に延伸開始点が固定され、この位置から段差部を介して急激な延伸薄肉化と高度な分子配向とが可能となり、低配向部の残留による熱変形や膨張の発生も有効に解消し得るのである。

更に、容器表面の大部分を占め、しかも薄肉化 されている胴部にガスパリヤー性樹脂層が存在す びガスバリヤー性 画船によって変わるが、一般に、0.3 ~0.8 mmであり、胸盤部 4 3 の中間層 4 8 の厚さは 0.03~ 0.1mmであり且つ、胴壁部 4 3 の肉厚の 5~ 1 5 %であり、内表面層 4 6 の厚さ:外表面層 4 7 の厚さ比は、1:0.5 ~ 2 であることが好ましい。

底壁部44の肉厚は、その周辺部よりも中央部の方が大きくなっており、中央部の肉厚が調壁部43の肉厚の3~10倍になっていることが好ましい。また第8図及び第9図においては、底壁部44が外側に膨らんだ形状を示したが、その中央部が容器40の内側に凹んだ形状であってもよく、また平坦な形状であってもよい。

本発明の容器は、ビール、シードル、発泡プドウ酒、ワインクーラ等の炭酸入り酒精飲料、果汁入り炭酸飲料:炭酸入り乳製飲料、窒素充填果汁飲料、窒素充填清涼乃至嗜好飲料の充填容器として使用できる。熱水殺菌乃至滅菌処理は、50乃至100℃の温度の熱水を用いて、熱水中に浸液するか或は熱水のシャワーをかけることにより行

ることにより、器壁を通してもガス透過も著しく 低いレベルに抑制することができる。

(実施例)

内層用射出機及び外層用射出機に固有粘度 0.8 のポリエチレンテレフタレート (PET) を供給し、中間層用射出機にガスバリヤー性樹脂としてポリメタキシリレンアジバミド (PMR) を供給する。

財出初期に内層用射出機からキャビティ内に溶験PETの一部を射出し、引続いて内層用射出機及び外層用射出機から溶験PET、中間層用射出機から溶験PMRを同時に射出し、射出終期に内層用射出機及び外層用射出機から溶験PETを射出して、口部と底部はポリエチレンテレフタレートのみから成り、脳部の内外層が前記PETで中間層が前記PMRから成る肉厚4mmの2種3層の多層ブリフォームを成形した。

このようにして得られたブリフォームの口部を 遠赤外線ヒーターを用いた口部結晶化装置によ り、口部の表面温度が160℃の状態で約3分間 加熱した後、自然放布し、結晶化を行った。

次いで、同じく遠赤外線ヒーターを用いた底壁 部中心部結晶化装置により、底壁部中心部の表面 温度が160℃の状態で約2分間加熱した後、自 然放冷し結晶化を行った。

この多層ブリフォームを約100℃に加熱して 板2倍、横4倍に二輪延伸ブロー成形して重量が 52g、内容積が約1500ccの多層ボトルを得 た(以下このボトルをAを表わす)。

比較のために、前記条件で口部のみの結晶化を行い、底壁部中心部を結晶化させない前記多層ブリフォームを先に述べた条件で二軸延伸ブローを行い重量が52g、内容積が約1500ccの多層ポトルを得た(以下このポトルをBと表わす)。

これらA、B、2種類のボトルの胴部の内層:中間層:外層の厚み比は、ボトル胴上部で4.5 : 0.9 : 4.6 、胴中央部で4.5 : 1 : 4.5 、胴下部で4.4 : 0.8 : 4.6 であり、ボトル各部分において、中間層の位置及び厚み比はほぼ均一に存在していた。

科(ガスポリューム=2.5) を口部ヘッドスペースを25 ccにして充填した後、バストライザーにて投菌を行った。

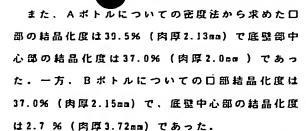
上記パストライザーにおける殺菌条件は、第一 槽が40℃3分間、第2槽が72℃25分間、第 3槽が66℃10分間、第4槽が40℃3分間、 第5槽が20℃10分間である。

前記パストライザー中の充填品の液体温度の最も低い部分での最高到違温度が71℃であり、同位置で65℃以上は13分間維持されていた。

上記パストライザー後のA、B、2種類のポトルの変形を検査すると、ポトルの全高さではAが 処理前の高さの+2.0 mm、Bは+8.0 mmであっ

またポトルの自立性については、Aは10本全 てが良であったのに対し、Bは10本中8本が不 可であった。

上記結果から明らかなように、底壁部中心部と 口部等を結晶化することにより、バストライザー の処理によっての、ボトル、特にボトル底部の変



更に、 X 線回折法による低壁部中心部の結晶化 端部から上方に向かって約 1 0 mmの位置における 配向結晶化度は A ポトルについては 17.4%(肉厚 0.4 mm)、 B ポトルについては 1.6 %(肉厚 2.85 mm)であった。また、上記 X 線回折法による首部 結晶化端部から下方へ 5 mmの位置における配向結 品化度は A ポトルについては 21.9%(肉厚 0.41 mm)で、 B ポトルは 24.1%(肉厚 0.43 mm)であった。

一方、胴中央部における配向結晶化度は、Aポトルでは外層が22.6%、内層が22.9%であり、Bポトルにおいては、外層が24.1%、内層が24.4%であった。

前記A、B、2種類のボトルに果汁入り炭酸飲

形が極めて小さくなり、パストライザー処理後のボトルの上方への伸び、またボトルの自立性において良好な結果が得られた。

4. 図面の簡単な説明

第1図は、多層ダイの断面図。

第2図は、共射出装置の要部断面図、

第3図及び第4図は射出初期及び射出の途中を 示す説明図、

第5図は、ブリフォームの口部及び底部の熱結 晶化工程を示す説明図、

第6図及び第7図は、延伸プロー成形の操作を 示す説明図、

第8図は、容器の断面図、

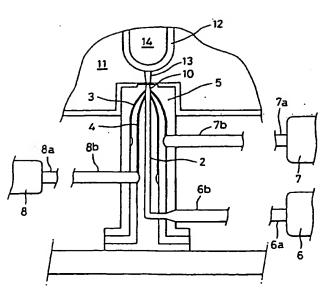
第9図は、第8図の容器の底部の部分拡大断面 図である。

1 - 多層ダイ、2 - 中東流路、3 - 外環状流路、4 - 内環状流路、5 - ホットランナーノズル、6 - 内層用射出機、7 - 外層用射出機、8 - -

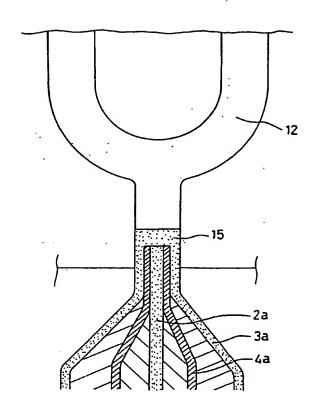
3

特許出願人 東 洋 製 罐 株 式 会 社 代 理 人 弁理士 鈴 木 郁 男代 理 人 弁理士 庄 子 幸 男 李





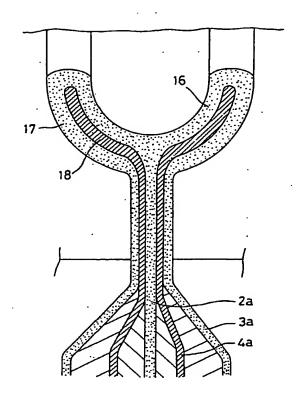


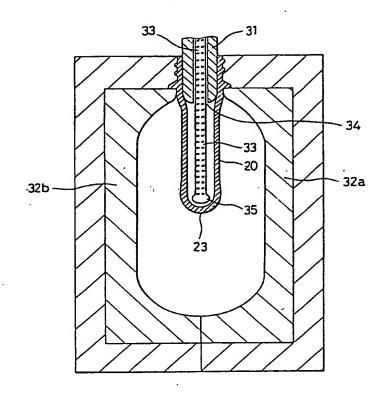


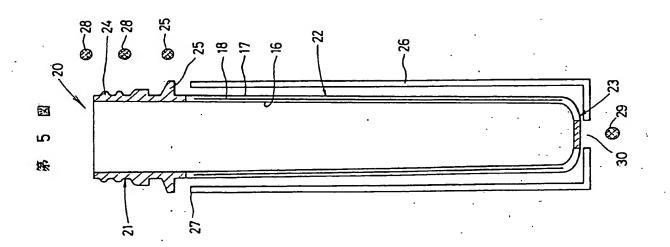


第 4 図









第 7 図

